

#### PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11) Publication number: 2002017391 A

(43) Date of publication of application: 22.01.02

(51) Int. CI

C12P 19/12 C12N 9/10 // C12N 15/09

(C12N 9/10 , C12R 1:06 ), (C12N 9/10 , C12R 1:19 ), (C12N 15/09

C12R 1:06 )

(21) Application number: 2000205772

(22) Date of filing: 06.07.00

(71) Applicant:

NIPPON BEET SUGAR MFG CO

LTD JAPAN SCIENCE & TECHNOLOGY CORP

(72) Inventor:

KIKUCHI HIROTO SAKURAI HIROAKI SAYAMA KOJI ARITSUKA TSUTOMU TOMITA FUSAO ASANO KOZO

YOKOTA ATSUSHI

# (54) METHOD FOR MASS PRODUCTION OF DIFRUCTOSE DIANHYDRIDE IV

(57) Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To provide a method for producing difuructose dianhydride IV (DFA IV) by applying an LFTase gene which is a new gene prepared based on a new design and is mass producable the DFA IV that is a functional oligo saccharide, efficiently, since it highly expresses a highly active enzyme, to levan which can be efficiently produced in a large

amount by culturing bacteria belonging to the genus Serratia (Serratia levanicum) on a sucrose-containing medium, and then possible to produce the DFA IV through a route of sucrose to levan and to DFA IV in a continuous process.

SOLUTION: This method for producing the DFA IV is to apply the new LFTase to the level for producing the DFA IV efficiently in the large amount.

COPYRIGHT: (C)2002,JPO



#### (19)日本国特許庁(JP)

# (12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号 特開2002-17391 (P2002-17391A)

(43)公開日 平成14年1月22日(2002.1.22)

(51) Int,C1. <sup>7</sup>	識別記号	FΙ		テー	-マコード(参考)
C 1 2 P 19/12		C12P 1	.9/12		4 B 0 2 4
C 1 2 N 9/10		C 1 2 N	9/10		4 B 0 5 0
// C 1 2 N 15/09		(C12N	9/10		4 B 0 6 4
(C 1 2 N 9/10		C 1 2 R	1:06)		
C 1 2 R 1:06)		(C12N	9/10		
	審査請求	未請求 請求項	頁の数9 〇	L (全 20 頁)	最終頁に続く
(21)出願番号	特願2000-205772(P2000-205772)	(71)出願人		糖株式会社	
(22)出願日	平成12年7月6日(2000.7.6)	A A A A A A A A A A A A A A A A A A A	東京都中央	区京橋2丁目3番	番13号
		(71)出願人	396020800		
			科学技術振	興事業団	
			埼玉県川口	市本町4丁目1社	番8号
		(72)発明者	菊地 裕人		
				市稲田町南9線	• • • • • • • • • • • • • • • • • • • •
				式会社総合研究所	<b></b>
		(74)代理人			
		Walled Market	弁理士 戸	田親男	
					最終頁に続く

(54) 【発明の名称】 ジフルクトース・ジアンヒドリドIVの大量製造法

#### (57)【要約】

【解決手段】 新規レバンフルクトトランスフェラーゼ (LFTase)をレバンに作用させて、ジフルクトース・ジアンヒドリド IV(DFA IV)を効率的に 大量生産する。

【効果】 LFTase遺伝子は新たな設計に基づいて作成された新規遺伝子であって、活性の高い酵素を高発現するため、機能性オリゴ糖であるDFA IVを効率的に大量生産できる。また、一方のレバンも、セラチア属菌(Serratia levanicum)を蔗糖含有培地で培養することにより、効率的に大量生産できる。そのうえ、本発明によれば、蔗糖 $\rightarrow$ レバン $\rightarrow$ DFA IVの生成を連続工程で実施することも可能である。

7

【特許請求の範囲】

【請求項1】 下記の理化学的性質を有するレバンフル クトトランスフェラーゼ(LFTase)をレバンに作 用させてジフルクトース・ジアンヒドリドIV(DFA IV)を製造すること、を特徴とするDFA IVの 製造方法。

(1) 作用

 $\beta-2$ , 6フラクトシド結合を有する、ポリフラクタン のレバンを分解し、ジフルクトース・ジアンヒドリドI V (DFA IV) を合成する作用を有する。

(2) 基質特異性

レバン及び鎖長が3から7のレバンオリゴ糖に作用す る。

(3) 至適pH及び安定pH範囲

至適pH:6.0

安定pH範囲: 4.0~12.0

(4) 至適温度及び安定温度範囲

至適温度:50℃

安定温度範囲:本酵素は、40℃まで安定であった。

(5) 分子量

分子量:約50,000Da (SDS-PAGE、ゲル 温度7.5%)

(6)酵素の誘導性

本酵素の誘導発現にはレバンを要しない。

【請求項2】 配列番号1のアミノ酸配列で示されるL FTaseをレバンに作用させてDFA IVを製造す ること、を特徴とするDFA IVの製造方法。

【請求項3】 配列番号2の塩基配列で示されるLFT ase遺伝子に対応するアミノ酸配列を有するLFTa seをレバンに作用させてDFA IVを製造するこ 30 と、を特徴とするDFA IVの製造方法。

【請求項4】 配列番号2の塩基配列で示されるLFT ase遺伝子のDNAを含有するプラスミドで形質転換 してなる形質転換体を培養し、得られた培養物由来のL FTaseを使用すること、を特徴とする請求項1に記 載のDFAIVの製造方法。

【請求項5】 形質転換体としてエシエリヒア・コリ (Escherichia coli) BL21 (DE 3) -pET/LTFsa (FERM P-1789 FA IVの製造方法。

【請求項6】 酵素反応液中の糖を資化及び/又は除去 する処理、脱塩処理、クロマトグラフィー分離処理の少 なくともひとつの処理によりDFA IV画分を精製、 回収すること、を特徴とする請求項1~5のいずれか1 項に記載の方法。

【請求項7】 イーストで通気培養処理することにより 酵素反応液中の糖を資化及び/又は除去すること、を特 徴とする請求項6に記載の方法。

【請求項8】 強塩基性イオン交換樹脂及び強酸性イオ 50 てクローン化されており、その1次配列が解明されると

ン交換樹脂、又は、強塩基性イオン交換樹脂を用いて脱 塩処理すること、を特徴とする請求項6又は7に記載の 方法。

【請求項9】 クロマトグラフィー分離の担体として、 Na型またはCa型の強酸性イオン交換樹脂を使用する こと、を特徴とする請求項6~8のいずれか1項に記載 の方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、ジフルクトース・ ジアンヒドリドIV(以下、DFA IVということも ある)の製造方法に関するものであり、更に詳細には、 新規レバンフルクトトランスフェラーゼを用いることに よりレバンからDFA IVを効率的に大量製造する新 規にして有用な方法に関するものである。

[0002]

【従来の技術】DFA IVは、6,2':2,6'型 のフラクトシド結合を有する難消化性の二糖類であっ て、低カロリーで且つフルクトース系の冷涼感のある甘 味を有し、またカルシウム吸収促進作用も有する等、甘 味料のほか機能性食品としても有用であることが確認さ れているが、更に新たに有用な用途の開発も期待され、 その量産が希求されている。そして、DFA IVは、 レバンにレバンフルクトトランスフェラーゼ(以下、L FTaseということもある)を作用させて製造されて いるが、レバン及びLFTaseのいずれについても、 生産量が不足しており、十分に満足できる効率的な製造 方法は未だ開発されていないのが現状であり、DFA IVの量産のため、高純度のレバン及び高純度のLFT aseを大量に工業生産する方法の確率が強く要望され ている。また、効率的なDFA IVの回収、分離精製 法の開発も希求されている。

【0003】レバンに作用させてDFA IVを製造す るのにLFTaseは、アルスロバクター・ニコチノボ ランスGS-9株 (Arthrobacter nicotinovorans GS-9 (以下、GS-9菌ということもある)を培養中、培地 中のレバンにより誘導発現される誘導酵素である。しか しながら、この酵素の発現量は微量であって、工業的応 用は困難であるし、更にLFTase酵素溶液の生産に 6)を使用すること、を特徴とする請求項4に記載のD 40 はレバンを必須とするため、工程が複雑となり、工業生 産上大きな障害となっているだけでなく、現時点におい ては、レバン自体の工業的大量生産が確立されておら ず、この方法によるLFTase生産性の低下は否めな

> 【0004】また、上記したような天然型LFTase の製造のほかに、遺伝子組換え型LFTaseの製造に ついても検討された。すなわち、GS-9由来のLFT ase遺伝子がSaitoら (Saito et al.; Biosci. Biotech. Biochem., 1997, 61(12), 2076-2079)によっ

ともに、pUCプラスミドベクター系を利用し、大腸菌 を宿主とした発現系が構築されている。しかしながら、 その発現量は充分に満足できるものとはいえず、未だ改 良の余地が残されている。

#### [0005]

【発明が解決しようとする課題】本発明は、上記した技 術の現状に鑑み、上記した欠点を解決して、高純度DF A IVを効率的に製造する方法を新たに開発する目的 でなされたものであって、新規LFTaseの開発、D FA IV製造法自体の効率化、その効率的精製工程の 10 効率的な製法を開発したものである。 開発を目的としてなされたものである。また、DFA IVは、レバンをLFTaseで処理することによって 製造することができるのであるが、その原料ないし基質 であるレバン自体について、その効率的大量製法が確立 していないため、DFA IVの効率的大量製法を確立 するには、レバンの量産も必要であるし、蔗糖の新規用 途の開発が待望されている製糖業界ににあっては、蔗糖 を利用するレバンの大量製造法が開発されればなおさら 好都合である。

#### [0006]

【課題を解決するための手段】本発明は、上記目的を達 成するためになされたものであって、微生物工学、遺伝 子工学、クロマトグラフィー論等すべての面から検討し た結果、活性の高い新規組換えLFTase、これを使 用するDFA IVの効率的製造方法及び精製方法を新 たに開発するに至り、遂に本発明の完成に至った。

【0007】また、原料として用いるレバンについて も、その効率的大量生産方法を新たに開発するのに成功 しただけでなく、蔗糖を用いる新規なレバンの製造方法 を新たに開発するのに成功し、しかも全く予期せざるこ 30 とに、レバンを生成した後、培養液からレバンを単離す ることなく、次のLFTase処理に移行することがで き、引き続いて、粗DFA IVの精製、単離、結晶化 ができるというきわめて有用な知見が得られ、蔗糖を原 料とし、途中で中断することなく連続して高純度DFA

IVを大量に製造することにもはじめて成功し、本発 明を完成するに至った。

【0008】このように、一連の工程で、しかも複数の 微生物、酵素を使用するとともに各種の複雑な処理を行 うにもかかわらず、相互の干渉をひき起すことなく、反 40 応がスムーズに進行し、高純度DFA IVがきわめて 効率的に大量生産できることは、まさに驚異的なことで ある。

【0009】以下、本発明を、蔗糖を出発原料として一 連の操作によりDFA IVを製造する方法を例にとっ て説明するが (図8)、一連の操作の途中で反応生成物 を一部取り出し、これを用いて次の反応を行う断続操作 も可能であるし、例えば市販されているレバンを用い、 これにLFTaseを作用させてDFA IVを製造す ることも、もちろん可能である。以下、本発明を、連続 50 らは、これに満足することなく、更にレバンの生成効率

処理を例にとり、このフローにしたがって説明する。

【0010】レバンは、 $\beta-2$ , 6結合型のポリフラク タン(フルクトフラノースのβ-2,6結合による連鎖 からなる多糖類)であって、試薬や代用血液に添加する といった医薬的用途のほか、フルクトースの連鎖からな る多糖類であることから、飲食品の分野においても有効 利用が期待されている。そして、レバンは、Bacillussu btilis. Bacillus megatherium. Streptococcus saliva rius等の培養によって製造されているが、本発明は更に

【0011】すなわち本発明は、セラチア属に属するレ バン生成菌を砂糖含有液中で培養することにより、レバ ンを生成することによりレバンの効率的に製造するもの である。

【0012】本発明においては、セラチア属に属するレ バン生成菌であればすべての微生物が使用でき、その1 例としてセラチア・レバニカム (Serratia levanicum) (以下、セラチア菌ということもある)が例示される。 そして更にセラチア菌の中から好適株をスクリーニング するのに成功し、その内の1株をSerratiale vanicum NN株と命名し(以下、セラチアNN 菌ということもある)、工業技術院生命工学工業技術研 究所にFERM P-17895として寄託した。

【0013】本発明を実施するには、蔗糖とセラチア菌 とを接触させる必要があり、例えば、1~35%砂糖含 有液中でセラチア菌を培養すればよい。本発明における セラチア菌の培養は、培地に砂糖を含有せしめた点を除 き、常法にしたがって行うことができ、常用される炭素 源、窒素源、ミネラル等に蔗糖を加え、セラチア菌の培 養に適したpH(6~7.5)、温度(25~35℃) に調整して培養すればよい。蔗糖の含有量は、培地11 当たり、10~400g、好適には100~300g、 更に好適には150~250gとするが、上記範囲より 少なくても、培養時間を延長すればよく、上記範囲のみ に限定されるものではない。

【0014】このようにして本発明者らは、セラチア菌 を蔗糖含有培養液中で培養することによりレバンが生成 するので、これを分離、採取することによってレバンを 製造する方法を開発するのにはじめて成功した。そして 更に特徴的なことに、本発明者らが開発したセラチア属 に属する細菌によって生成するレバンは、他の微生物に よって生成するレバンに比較して、β-2、1結合が少 ない直鎖型のレバンである。そのため、セラチア属に属 する細菌によって生成するレバンは、オリゴ糖製造原料 として適しており、高収率でオリゴ糖を得ることができ る点でも優れている。したがって、この方法で得たレバ ンを使用すれば、オリゴ糖の一種であるDFA IVを 製造する本発明にあっては、その製造効率を更に高める ことができるという著効が奏される。そして、本発明者

を高めるために研究を行った結果、前培養法及び冷却熟 成法を新たに開発し、これらの方法の少なくともひとつ を上記した蔗糖含有培地を用いる方法と結合したとこ ろ、レバンの生成効率を大幅に高めることにも成功し た。本発明は、これらも包含するものである。

【0015】前培養法は、蔗糖含有培地で行う培養法 (本培養法ということもある) に先立ち、セラチア菌を 少量の培地で培養するものであって、場合によっては蔗 糖を添加してもよいが、通常は蔗糖を添加しない培地 (本培養法で使用する培地と同じ組成のものでもよい し、相違するものであってもよい)で培養するものであ る。一定期間(10~30時間程度)培養した後、菌体 を分離又は分離することなく培養物 (菌体+培地) 全体 をそのまま本培養液に接種する。蔗糖含有液で前培養し た場合、培養物中にはレバンが既に生成している場合も ある。

【0016】冷却熟成法は、本培養終了後ないし一定期 間経過後、低下したpHを上げるとともに低温に維持す る方法であって、本発明者らが創製した方法であって、 これを冷却熟成法と新たに命名したものである。本培養 20 の終了は、レバン生成量がピークに達したときとする が、レバン生成量はこれを実際の測定により求めること ができることは当然のことであるが、培養液の粘度測定 によって求めてもよいし、及び/又は、pHを測定して p H が 3. 5~5. 3付近にまで低下したときとしても よい。また、本培養は、通常、5~20時間経過後に終 了する場合が多いので、培養時間で本培養の終了を決定 してもよいし、上記培養時間を目安として、レバン生成 量、粘度、pHの少なくともひとつを測定して、培養終 了時を決定してもよい。

【0017】このようにして培養を中止ないし終了した 後、低下したpHを上げ(pH4.5~7.0)、低温 (20℃以下、好ましくは15℃以下、更に好ましくは 1~10℃)に維持する。その期間は、上記と同様にし てレバンの生成量を測定してピークになったときまでと すればよく、通常3日~10日以上であるが、1週間~ 2週間程度が一応の目安となる。

【0018】このようにして冷却熟成した後は、常法に したがってレバンを回収すればよく、例えば、培養物の 固液分離を行い(濾過、遠心分離、デカンテーション等 40 常法による)、得られた培養液に40~100%、好ま しくは50~70%アルコールを加えてレバンを沈澱せ しめて、レバンを白色沈澱として得る。そして必要あれ ば、これを乾燥して白色無定形粉末状のレバンを得る。 アルコールとしては、メタノール、プロパノール、イソ プロパノール、エタノール、ブタノール、sec(又は tert)ブタノール、アミルアルコール、イソアミル アルコール、アリルアルコール等の脂肪族の飽和又は不 飽和アルコールその他各種アルコールが1種又は2種以 上併用できる。沈澱したレバンは、これを分離し、通風 50 所にFERM P-17896として寄託した。このよ

乾燥、減圧乾燥、デシケーター乾燥その他の方法で乾燥 する。

【0019】このようにして一旦単離した精製レバンを 用いて、これを緩衝液に再溶解し得られた溶液にLFT ase(又は酵素液)を添加し、レバンを分解してDF AIVを合成することができるが、本発明においては、 レバンを単離することなく、例えば冷却熟成後、溶液の 温度を30~40℃に調節し、50~200rpmで撹 拌しながら、pHを5~7に調整し、LFTase (又 10 はその酵素溶液)を添加して、例えば12~36時間合 成反応を行い、レバンからDFA IVを製造してもよ

【0020】次に、DFA IV合成反応に使用するL FTaseについて述べる。本発明においては、前記し たような欠点を有しない、活性の高いすぐれたLFTa s e を使用する必要があるため、各方面から検討の結 果、遺伝子工学的手法に着目し、更に発現効率を高める ためにシステムの設計を行うこととした。

【0021】すなわち本発明者らは、Saitoらが構 築するのに成功したLFTase遺伝子の発現系を大幅 に改良して発現効率を高めるため、そしてそれと同時に 従来未知の新規にして活性の高い酵素を新規に開発する ため、LFTase遺伝子のオープンリーディングフレ ーム(以下、ORFということもある)のみの新規作成 を試み、各種設計の結果、遂にORFの塩基配列の決定 に成功した。そして、PCR法によってそのORFの作 成を行うこととし、それを実施するため、検討の結果、 センスプライマー及びアンチセンスプライマーの塩基配 列の決定及びそれらの人工合成を試みそれらにも成功し 30 た。そしてGS-9の染色体DNAを鋳型としてPCR を行うことにより、ORFのみの調製に成功した。

【0022】これを、pET系プラスミドベクター、例 えば p E T - 3 a プラスミドベクターのマルチクローニ ングサイトに連結して、新たな発現プラスミドpET/ LFTsaを構築した。ORFの切り出しは、LFTa s e 遺伝子の開始および終止コドン部に、部位特異的変 換法で制限酵素NdeIおよびBamHI部位を作製す ることで行い、特にORFのフレームを合わせた。この プラスミドベクターには大腸菌中で外来遺伝子として連 結された遺伝子を効率的に転写、翻訳できる、T7La cプロモーターが導入されており、Isopropy1  $-\beta$ -D-thiogalactopyranosid e (IPTGということもある)により高発現が可能と なり、簡易的な操作で部分精製が行えるように工夫し

【0023】このプラスミドベクターを大腸菌BL21 (DE3) 株に形質転換した形質転換体をEscher ichia coli BL21 (DE3) -pET/ LFTsaと命名し、工業技術院生命工学工業技術研究 うにして創製した形質転換体は、非常に高いLFTas e活性を取得しており、本発明によれば、元株(GS-9菌) の5~50倍、Saitoらが構築するのに成功 した、DNA分子pBB-1を導入した大腸菌JM10 9株(大腸菌JM109/pLFT-BBI:特開平1 1-69978, FERM P-16316)  $02\sim2$ 0倍もの高活性を取得できるようになり、更にスクリー ニングすれば、これら以上の数十倍の活性を取得するこ とも可能である。また、本発明によれば、酵素製造に従 れることも確認された。

【0024】このようにして創製した形質転換体を培養 することにより、LFTaseの大量発現が可能となっ た。なお、本形質転換体は、LFTaseを菌体内に生 産したため、培養終了後、菌体を破砕し、上清を無細胞 抽出液とし、この無細胞抽出液から酵素精製の常法にし たがい、透析、クロマト処理、濃縮、限外濾過処理等を 適宜組み合わせて行い、精製酵素を得る。

【0025】本発明に係るLFTaseは、遺伝子設計 によりきわめて綿密な計算の結果、人工的に創製された 20 性が阻害された。 ものであって、下記する理化学的性質を有する新規酵素 であり、しかもその活性はきわめて高く、その生成にレ バンの存在を必須とする誘導酵素ではない等すぐれた効 果も有するものである。このようにして調製したLFT aseは、これをレバンに作用させることにより、DF A IVを効率的に製造することができる。その際LF Taseは、単離精製したもののほか、部分精製したも の、あるいは上記した無細胞抽出液(又はその濃縮液) を使用することもできる。

#### 【0026】(1)作用

本酵素は、 $\beta-2$ , 6フラクトシド結合を有する、ポリ フラクタンのレバンを分解し、DFA IVを合成する 作用を有する。

#### 【0027】(2)力価の測定法

本酵素活性は、Saitoら(Saito et al.; Biosci. Biotech. Biochem., 1997, 61(12), 2076-2079) の方法 に準じて行った。0.1Mリン酸ナトリウム緩衝液(p H6. 0) 中で、終濃度が10g/Lとなる様にレバン を溶解させた基質溶液に、酵素溶液を混合して、37℃ で10分間反応した。その後、反応溶液を沸騰水中で5 40 分間保持することで反応停止とした。生成したDFA IVをHPLCにより定量し、活性値を算出した。ここ で、酵素1単位は、本酵素反応条件下で、1分間当たり に $1\mu$ molの反応生成物を生じる酵素量とした。

#### 【0028】(3)基質特異性

本酵素の触媒可能な糖質関連物質を調査した。その結 果、本酵素は、レバンと、鎖長が3から7のレバンオリ ゴ糖に作用することが判明した。その他の各種糖質には 作用しなかった。

#### 【0029】(4)至適pH及び安定pH範囲

本酵素のpHに対する影響を調査した。安定性の検討 は、酵素溶液を各pHの緩衝液中で24時間、4℃で保 持した後、溶液をpH6. 0の緩衝液で置換し、定法に 従い酵素活性を測定した。その結果、本酵素の至適pH は6.0であり、pH4.0から12.0の幅広い範囲 で安定であった。

#### 【0030】(5)至適温度及び安定温度範囲

本酵素の温度に対する影響を調査した。安定性の検討 は、酵素溶液を各温度で20分間保持した後、素早く4 来必要であったレバンが不必要になるという著効が得ら 10 ℃に冷却し、定法に従い酵素活性を測定した。その結 果、至適温度は50℃であり、40℃まで安定であっ た。

# 【0031】 (6) pH、温度等による失活の条件

(4) 及び(5) に記載のpH及び温度の条件、特に安 定性において、相対活性が低下している範囲以上が失活 の条件であると考察される。また、酵素溶液を沸騰水中 に5分間保持した後の酵素活性消失は確認している。

#### 【0032】(7)阻害、活性化及び安定化

Hg²+イオン、およびAg²+イオン存在下で、著しく活

#### 【0033】(8)精製方法

形質転換大腸菌の無細胞抽出液を調製した後、DEAE -Toyopearl650M(東ソ社製)陰イオン交 換樹脂などで、効率的に部分精製できる。

LFTaseタンパク質の分子量測定は、タンパク質の

#### 【0034】(9)分子量及び分子量の測定方法

精製純度検定と同時に、Laemmli : Na ture(London), 1970, 227, 680-685) の方法に従いSD S-РAGEにより行った。ゲルの濃度は7.5%とし 30 た。タンパク質の染色はCoomassie Bril liant Blueを用いた。その結果、分子量は、 およそ50,000Daと測定された。この値は、遺伝 子のDNA塩基配列から推定されるアミノ酸配列から算 出される分子量53、153Daと類似しており、信頼 性がある。

#### 【0035】(10) 反応生産物の同定

本酵素により生産されたオリゴ糖を精製後、C13-NM Rにより、スペクトル分析をした。その結果、反応生成 物は、DFA IVと同定された。

#### 【0036】(11)酵素の誘導性

本酵素の誘導発現にはレバンを要しない。

【0037】本発明に係る新規酵素は、上記した理化学 的性質を有する酵素であればすべてのものが包含され、 例えば配列番号1のアミノ酸配列(図1)で示されるタ ンパク質もその1例として例示される。その製造方法に しても、その遺伝子(その塩基配列を配列番号2、図2 に示す)を含有した新規形質転換体(FERM P-1 7896)を培養することにより本発明に係る新規酵素 を得ることができるし、その新規アミノ酸配列の1例が 50 明らかにされたので(配列番号1)、合成によっても本

酵素を得ることができる。

【0038】このようにして調製した新規LFTase は、それ自体又は酵素溶液(例えは、前記した無細胞抽 出液)を、前記した冷却熟成後のレバン溶液(pH5~ 6. 5付近に調整)に添加して、レバンを分解してDF A IVを合成せしめる。

【0039】DFA IVを結晶化するためにはその含 有量を高める必要がある。まず、DFA IV含有液に 含有される糖を資化又は/及び除去し、可能な限り少な くし、DFA IVの含有率を高める。次に、そのDF A IV含有液を脱塩するために、強塩基性イオン交換 樹脂及び強酸性イオン交換樹脂、又は、強塩基性イオン 交換樹脂を用いて、それぞれ充填したカラムに通液す る。その流出液を集めて濃縮した液を、塩型陽イオン交 換樹脂のクロマト塔に通液し、流出するDFAIV画分 をクロマトフラフィーで分離、採取し、純度の高いDF A IV液を得る。そして、このDFA IV画分を濃 縮し、それを煎糖または冷却すればDFA IVの結晶 を析出させることができ、DFA IV結晶を製造する ことができる。DFA IVを効率的に結晶化させるに 20 は、その純度(DFA IV/固形分W/W%)を60 %以上にする必要がある。

【0040】DFA IV含有液中の糖の資化に用いら れるイーストはSaccharomyces cerevisiaeに属するもの であれば良く、生イースト、乾燥イーストが利用され る。イースト通気培養処理に供されるDFA IV含有 液の濃度は高ければ高いほど、後工程のクロマトグラフ ィー分離に供される原液の濃度が上がり、濃縮費用が少 なくなるので好ましい。イーストを生産する場合には、 通常、培養槽の濃度は固形分0.01W/W%度に保持 30 されるが、本発明の場合、培養槽のDFA IV含有液 の濃度は固形分10から60W/W%の範囲でイースト 処理されること、好ましくは、30~50W/W%が良 く、イースト処理の差異の濃度を高くすることができ る。

【0041】尚、DFA IV含有液のイースト処理の 温度は、30~37℃で行われ、DFA IV含有液へ のイースト添加量とその処理時間は大略比例関係にあ り、その添加量と処理時間は適宜選択されるものであ る。又、クロマトグラフィーの処理に使用する塩型陽イ オン交換樹脂として、Na、K、Ca型の樹脂が用いら れる。クロマト分離法としては、モノベット方式、疑似 移動方式、前記の中間の方法等があるがいずれの方法で も使用することができる。

【0042】以上、これらの技術を駆使し、砂糖からの DFA IV生産を効率・連続化した。砂糖1000グ ラムからおよそ150~200グラム以上の高純度(9 0%以上)のDFA IV単一画分を製造することが可 能となった。

10

ば、凝集剤 (例えば、三菱化学製 PAC) を添加した 後、遠心分離処理等により菌体を回収した後、加熱処理 し (80~100℃)、濃縮し、脱塩処理に移行しても

【0044】以下、本発明の実施例について述べる。 [0045]

【実施例1】セラチアNN菌(FERM P-1789 5) を用いてレバンの製造を行った。セラチア菌の培養 は、Yokotaら (Yokota et al.: Biosci. Biotec 10 h. Biochem., 1993, 57, 745-749)、およびKojim a 5 (Kojima et al. : J. Ferment. Bioeng., 1993, 7 5, 9-12) の方法を参考に、これに改良を施した。以 下、詳細を記述する。

【0046】前培養法 5.0g/L 酵母エキス、1 0. 0g/L ポリペプトン、10. 0g/L 塩化ナ トリウム (pH7.0) の組成である培地(培地1とい うことがある)を、3L容三角フラスコに1L調製し、 セラチア菌を1白金耳接種し、30℃で、24時間、ロ ータリー振とう培養した。

【0047】本培養法 200g/L 蔗糖、g/L 酵母エキス、8.5g/L ポリペプトン、0.3g/ L グルコース (pH7.0) の組成である培地(培地 2ということがある)を、200L容ステンレス製ジャ ーファメンター(日立製作所製、モデルF-02)に調 製し、前培養したセラチア菌の培養液を全量接種した。 培地2の酵母エキス、およびポリペプトン量は、半量に しても問題はない。そして、温度30℃、攪拌80гр m、通気1vvmで培養を行った。温度、pH、粘度を 経時的に測定した。

【0048】培養終了と冷却熟成法 培養10時間後を 目安とし、培養液粘度が最も増加して、pHが4.0付 近まで低下した時に培養を中止し、pHを5.5に調整 し、温度を4℃に冷却した。この条件は1週間以上保持 される様に制御した。

【0049】上記したように、培地1と培地2を用い、 200 L容のファーメンターでセラチア菌を培養し、レ バンを合成させた。その時の経過を図9に示した。10 時間経過時にpHを調整し、冷却熟成すると、レバン合 成は減少することなく、増加した。レバン合成と培地中 の粘度には高い相関があり、レバン合成の程度は粘度で モニターしている。フラスコ試験の粘度の最高値は30 であるので、本実施例では40の値となり、十分に効率 化できた。

【0050】65%エタノールでレバンを沈澱せしめ た。これを遠心分離処理してレバンを分離、回収した。 次いでこれを電気乾燥機中で50℃に1時間乾燥せし め、白色粉末状のレバン60gを得た。

[0051]

【実施例2】(1) Arthrobacter nic 【0043】なお、イースト処理後、所望するのであれ 50 otinovorans GS-9株のレバンフルクト

トランスフェラーゼ (LFTase) 遺伝子のオープン リーディングフレーム(ORF)のみの調製

本明細書において多用する遺伝子組み換え操作実験の基 礎技術は、斯界において公知のものであり、特に断らな い限りSambrookらの方法 (Sambrook et al.: モレキュラー・クローニング・ア・ラボラトリー・マニ ュアル、第2版、1989年)に従って行った。

【0052】LFTase遺伝子の発現と活性に必要な 部分のみを調製する目的で、遺伝子組み換えを行った。 eに相当する遺伝子のみ」という意味である。Sait об (Saito et al. : Biosci. Biotech. Biochem., 19 97, 61, 2076-2079) が解明した遺伝子情報を基に設計 した。LFTase遺伝子を含む遺伝子DNAの塩基配 列を配列番号4(図4)に示し(塩基配列91番目から 塩基配列1644番目までがLFTase遺伝子のOR F)、それから推定されるLFTaseのアミノ酸配列 を配列番号3(図3)に示した。

【0053】まず設計は、配列表の配列番号4におい て、塩基配列1番目から90番目までと、LFTase の構造遺伝子の一部である塩基配列91番目から189 番目までを除去する。塩基配列91番目から189番目 までは、LFTaseの最初のシグナルペプチド配列に 相当するカ所 (アミノ酸配列1番目から33番目)で、 除去されても成熟部が機能し、酵素活性には全く問題が ない。そしてさらに、新たに開始コドンを付加する。ま た、開始コドンの直前、および終始コドンの直後で、遺 伝子が任意に切断できる様に、塩基配列を強制的に置換 して、適当な制限酵素部位を設定する。

【0054】実際には、塩基配列187番目から189 番目に開始コドン配列 (atg)を付加し、直前を切断 できる様に、制限酵素NdeI(catatg)部位 を、そして終始コドン部にBamHI (ggatcc) 部位を設計した。置換予定の塩基配列を含む20塩基ほ どのプライマーを作製し、GS-9菌の染色体DNAを 鋳型にPCR反応を行った。Taqポリメラーゼは宝酒 造製を用いた。PCR反応後、産物を回収・精製し、制 限酵素NdeIとBamHIで処理後、適当なプラスミ ドベクターに連結し、塩基配列の置換具合をDNAシー ケンスにより確認した。なお、LFTaseの構造遺伝 40 子中には、制限酵素NdeIとBamHI部位は存在し ないので、途中で切断されない。

【0055】まとめると、置換された塩基は、次のよう になった。配列番号186番をcからTへ、配列番号1 87番をgからAへ、配列番号188番をcからTへ、 配列番号189番をcからGへ、

【0056】配列番号1646番をcからGへ、配列番 号1647番をcからAへ、配列番号1649番をgか らCへ、変換した。配列番号2(図2)に示すように、 本発明で使用する重要な個所を切り出したものであっ 12

て、制限酵素NdeI(catatg)とBamHI (ggatcc) 部位を強制的に作り出した。あとの配 列(ハイフン部)は、使用しない。

【0057】上記した設計の実施は、PCR法で行っ た。LFTaseのORFのみを調製するために、Sa i to5 (Saito et al. : Biosci. Biotech. Bioche m., 1997, 61(12), 2076-2079) の解析したDNA塩基 配列を参考にして、下記のDNA塩基配列を有する、2 7 塩基の2種類の合成オリゴヌクレオチドプライマーを ここで指す「必要な部分のみ」とは、「成熟LFTas 10 作製した。これらのプライマーは、DNA合成装置(ア プライド・バイオシステムズ社製)を用いて人工的に合 成した。

> 【0058】増幅されたPCR産物(LFTaseのO RFのみを指す)の両端が、制限酵素処理で切断でき、 プラスミドベクターに連結可能とするために、強制的に 塩基配列を置換し、制限酵素部位を作製した。制限酵素 部位も開始コドン側と終止コドン側が識別できる様に、 NdeIとBamHIの2種類を設定した。センスプラ イマー、アンチセンスプライマーを配列番号5、6 (図 5、6) に示し、図中、置換された塩基は下線表示し

> 【0059】これとは別にSaitoらの手法により調 製したGS-9菌の染色体DNAと、上記2種類のプラ イマー、およびPCR反応用試薬とを混合し、PCR反 応を行った。TagDNAポリメラーゼは宝酒造製の標 準品を用いた。PCR反応条件は、総液量が100マイ クロリットル、サイクル数が35回、1サイクルが98 ℃の1分間、68℃の3分間とした。増幅されたLFT aseのORF断片、約1,500塩基対のDNA塩基 配列、特に置換された部位のDNA塩基配列の確認は、 シーケンスレベルで行った。得られたDNA塩基配列を 配列番号2(図2)に示す。

> 【0060】(2) LFTaseのORFとプラスミド ベクターの連結

> (1) のPCR反応液 (LFTaseのORF断片を含 む)をエタノール沈殿法で回収・精製後、制限酵素Nd e IとBamHIで2重消化した。これを更にエタノー ル沈殿法で回収・精製した。これとは別にpET-3 a プラスミドベクター(宝酒造製)を制限酵素NdeIと BamHIで2重消化し、エタノール沈殿法で回収・精 製したものを調製し、先に精製されたPCR産物とライ ゲーション反応により連結した。ここで作製されたプラ スミドベクターを、pET/LFTsaと命名した(図 7)。なお、従来のpLFT-BB1の構築も示した。

【0061】(3)プラスミドベクターpET/LFT s a の形質転換

(2) で作製した、プラスミドベクターpET/LFT saltHanahan (D. Hanahan: Techniques for transformation of E. coli, in DNA Cloning: A Pract ical Approach, Vol. 1, ed. by D. M. Glover, IRL Pre

ss, Oxford, 1985, 109-135) の手法に従い、ヒートシ ョック法で、大腸菌BL21(DE3)株のコンピテン ト細胞(宝酒造製)に形質転換した。選択培地で培養 し、単一化された遺伝子組換え大腸菌をEscherichia co li BL21(DE3)-pET/LFTsaと命名し、これを工業技術院生 命工学工業技術研究所に、FERM P-17896と して寄託した。

[OO62] (4) Escherichia coli BL21(DE3)-pET/L FTsaによるLFTaseの生産

6) を、100マイクログラム/m1のアンピシリンを 含む5mlのLB培地で、対数増殖中期まで培養した (37℃)。この菌液 0.2 mlを、終濃度で1 mMと なる様にIsopropyl-β-D-thiogalactopyranoside(IPTG) を含む100mlの同培地に接種し、37℃で24時間 振とう培養した。培養後、大腸菌菌体を遠心分離し培養\* \*上清とに分けた。菌体は10mMリン酸ナトリウム緩衝 液 (р Н 6.0) で2回洗浄後、同緩衝液に再懸濁し、 超音波破砕機で破砕した。破砕液を遠心分離し、この上 清を無細胞抽出液とした。この溶液が、LFTase溶 液である。

14

【0063】このようにして調製した大腸菌BL21 (DE3) - PET/LFTs a の無細胞抽出液のLF Tase活性を定法にしたがい測定したところ、10 5, 1単位/培養液(ml)であった。本発明によれ Escherichia coli BL21(DE3)-pET/LFTsa (FERM P-1789 10 ば、元株(GS-9菌)の約30倍、Saitoらの系 の約5倍と非常に高い生産性が得られた。なお、遺伝子 組換え体は菌体内に酵素を生産したため(GS-9菌は 菌体外に分泌発現)、酵素単位は培養液1ml当りの数 値に換算して比較した(表1)。

[0064]

(表1)

表1:レバンフルクトトランスフェラーゼ活性の比較

株 名	所 在	LFTase活性 (U/ml培養液)
元株A. nicolinovorans GS-9	菌体外	3. 3
pLTF-BB1/大腸菌JM109	菌体内	17. 6
pET/LFTsa/大腸菌BL-21(DE3)	菌体内	105. 1

【0065】この無細胞抽出液から発現LFTaseの 部分精製を行った。この無細胞抽出液を10mMリン酸 ナトリウム緩衝液 (pH6.0) に対し一晩透析した。 そして担体として緩衝液で平衡化したDEAE Bio -Gel A (バイオーラッド製) を用いた陰イオン交 換カラムクロマトグラフィーに供した。吸着したタンパ ク質の溶出は緩衝液中に含まれる塩化ナトリウム濃度を 0-0. 4Mまで直線的に変化させて行った。定法に従 い、LFTase活性画分を測定し、活性画分を遠心限 外ろ過膜で濃縮した。この粗酵素液を10mMリン酸ナ トリウム緩衝液 (pH6.0) に対し一晩透析した。こ の溶液を組み換え酵素の部分精製液とした。

[0066]

【実施例3】 LFTaseを用いてレバンよりDFA IVを製造した。

【0067】(1) 先に製造したセラチア菌培養液の冷 却熟成後の溶液を、アルコールによるレバン沈澱を行う ことなく、37℃に調節し、100rpmで撹拌しなが ら、pHを6.0付近に調節した。このようにして得た レバン含有液200Lに、上記で調整したLFTase 溶液 (100U/m1) 10m1を添加して、24時 間、40℃でインキュベートし、レバンからのDFA I V合成反応を行った。

収することは、レバンと培地中の余剰糖分、不純物、及 び菌体とを分離するという意味、そして次反応のDFA

IV合成反応時に至適緩衝液中にレバンを溶解できる という意味で重要であると考えられてきた。しかし、冷 却熟成終了時に、酵素反応時の至適pHにpHを調整す る操作のみで、その後の効率に何の問題も生じないこと が明らかとなった。このことでエタノール沈澱によるレ バンの回収が不必要になり、エタノール沈澱に使用する 資材と時間を大幅に省略することが可能となった。

【0069】また、この後の操作でイースト菌を添加し て、余剰の糖分を除去する工程が存在するが(この操作 を、イースト処理ということがある)、これも同タンク 内で行なうことが可能であった。イーストで通気培養処 40 理する酵素反応液の濃度は、1~40重量%、好ましく は5~30重量%であった。

【0070】(2)上記により得られた酵素反応液(D FA IV320gを含有) 10 Lにパン酵母 (ニッテ ンイースト、商品名) 300g (水分66%) を添加 し、30℃で24時間通気培養した。その培養液を濾過 した後、濃縮してBx50に調整した。内径12cm高 さ79cmの樹脂製カラムにNa型とした強酸性陽イオ ン交換樹脂Amberlite CR-1310 (商品 名) 7. 6 L を充填し、これに前記濃縮液を0.02か 【0068】セラチア菌の培養液中からレバンを分離回 50 ら0.10L/L-R/1サイクル、空間速度0.13

 $\sim 0.53$ 、温度 80  $\mathbb C$  の条件で通液し、温水で押し出した。 DFA IV純度の高い画分を採取し、DFA IV画分とした。この操作を10 回実施して得られたDFA IV画分を混合し、混合液0.6 kgに活性炭を加えて脱色した。珪藻土濾過によって活性炭を除去し、ろ液を70  $\mathbb C$  で減圧濃縮した。その後、冷却結晶化( $70 \rightarrow 25$   $\mathbb C$ )を行い、その結晶化物を遠心分離器で分離し、純度 99.9 %のDFA IV結晶 120 gを得た。

【0071】(3) また、上記したイースト処理後の粗 10 DFA IV溶液を、図10に示した条件で、カチオン交換樹脂次いでアニオン交換樹脂に通液して、脱塩及びクロマトグラフィーの効果を生起させる処理を行なった。精製処理後のDFA IV溶液のHPLCによる分析結果を図10に示した。なお対照として精製処理前の粗DFA IV溶液のHPLCによる分析結果も図10に示した。その結果から明らかなように、脱塩効果によって不純物を吸着除去できるとともに、クロマト効果によってDFA IVと不純物(主に、図中、点線の右から1番目及び2番みのピーク)を分離できることがわか 20 る。

【0072】その精製メカニズムは、現時点においては、次のとおりである。図11に示すように、カチオン交換樹脂を充填したカラムとアニオン交換樹脂を充填したカラムを直結し、そこに粗DFA IV溶液を通液して脱塩している。本法によって粗DFA IV溶液中のカチオンおよびアニオンが除去されるのは当然であるが、さらにアニオン交換樹脂によるクロマトグラフィー効果も大きく、高純度のDFA IV溶液を得ることに成功している。(図11、図12)

【0073】アニオン交換樹脂から出てきた液を回収するタイミングを調整する(遅らせる)ことによって、図中AだけでなくB(イースト処理時に生成したグリセロールなど)も除去することが可能となる。本法を用いることによって、純度90%以上のDFA IV溶液を回収率70~80%で得ることが可能である。

[0074]

#### SEQUENCE LISTING

(110) Nippon Tensaiseito Kabushiki Kaisha

(120) Production Method of DFA IV in Large Amount

(130) 6337

(141) 2000-7-6

(160) 6

(210) 1

(211) 485

(212) PRT

(213) Arthrobacter nicotinovorans

⟨400⟩ 1

MET Gln Ala Ser Leu Arg Ala Ile Tyr His MET Thr Pro Pro Ser

16

【発明の効果】本発明に係る新規LFTaseをレバンに作用させることにより、効率的にDFA IVを製造することが可能となった。また、その精製法も開発され、高純度のDFA IVの製造が可能となった。

【0075】本発明に係るLFTaseは(同酵素遺伝子も同様)、従来未知の新規物質である。本酵素は、 $\beta$ -2,6-ポリフラクタンを還元末端から二糖単位で切断する作用を有する。本酵素は非常に活性が高く、これをレバンに作用させることにより、各種機能性を有するDFA IVを効率的に製造することができる。しかも本酵素は、遺伝子組換え型であり、活性が高いだけでなく、工業的に大量生産できるという特徴も有する。

【0076】また、本発明によって、セラチア属菌を使用する従来未知の新しいレバンの製造方法が開発され、効率的にレバンを製造することが可能となった。そのうえ、本発明によれば、更に、前培養法及び/又は冷却熟成法を新たに併用することにより、レバンの生成効率を更に大幅に高めることがはじめて可能となり、レバンの工業的製造にはじめて成功したものである。

【0077】このように、本発明によって、原料であるレバン及びLFTaseの大量生産が可能となったので、従来なし得なかったDFA IVの大量生産がはじめて可能となり、そのうえ、その効率的精製法も開発されたので、高純度のDFA IVを大量に製造することがはじめて可能となった。したがって、DFA IVの機能性食品や医薬等への更なる工業的応用が可能となった。

【0078】そのうえ、本発明は、蔗糖からDFA I Vの結晶化までの一連の工程を中断することなく連続して実施できるという画期的な特徴を有し、単離操作、他のタンクへの移送その他の作業が省略され、低コストでDFA I Vを製造することが可能となるとともに、蔗糖の有効利用にも新たに途を拓くものであって、製糖業界に対して大きな貢献をなすものである。

[0079]

【配列表】

30

	17													
Gly	Trp	Leu	Cys	Asp 20	Pro	Gln	Arg	Pro	Val 25	His	Thr	Asn	Gly	Ala 30
Tyr	Gln	Leu	Tyr	Tyr 35	Leu	His	Ser	Gly	Gln 40	Asn	Asn	Gly	Pro	Gly 45
Gly	Trp	Asp	His		Thr	Thr	Gly	Asp	Gly 55	Val	Ser	Tyr	Thr	His
His	Gly	Val	Val		Pro	MET	Gln	Pro		Phe	Pro	Val	Trp	Ser 75
Gly	Ser	Ala	Val		Asp	Thr	Ala	Asn		Ala	Gly	Phe	Gly	
Gly	Ala	Val	Ile		Leu	Ala	Thr	Gln		Thr	Asp	Gly	Lys	
Gln	Glu	Gln	Tyr		Tyr	Trp	Ser	Thr		Gly	Gly	Tyr	Ser	
Thr	Ala	Leu	Pro		Pro	Val	Ile	Val		Thr	Asp	Gly	Arg	
Ala	Thr	Thr	Pro		Glu	Val	Glu	Asn		Glu	Trp	Phe	Arg	Asp 150
Pro	Lys	Ile	His	Trp 155	Asp	Ala	Thr	Arg	Asn 160	Glu	Trp	Val	Cys	Val 165
Ile	Gly	Arg	Ala	Arg	Tyr	Ala	Ala	Phe	Tyr 175	Thr	Ser	Pro	Asn	Leu 180
Arg	Asp	Trp	Gln		Lys	Ser	Asn	Phe	Asp 190	Tyr	Pro	Asn	His	Ala 195
Leu	Gly	Gly	Ile	Glu 200	Cys	Pro	Asp	Leu	Phe 205	Glu	MET	Thr	Ala	Gly 210
Asp	Gly	Thr	Arg	His 215	Trp	Val	Phe	Gly	Ala 220	Ser	MET	Asp	Ala	Tyr 225
Ser	Ile	Gly	Leu	Pro 230	MET	Thr	Phe	Ala	Tyr 235	Trp	Thr	Gly	Ser	Trp 240
Asn	Gly	Thr	Ala	Phe 245	Ile	Ala	Asp	Asn	Leu 250	Thr	Pro	Gln	Trp	Leu 255
Asp	Trp	Gly	Trp	Asp 260	Trp	Tyr	Ala	Ala	Val 265	Thr	Trp	Pro	Ala	Val 270
Glu	Ala	Pro	Glu	Thr 275	Lys	Arg	Leu	Ala	Thr 280	Ala	Trp	MET	Asn	Asn 285
Trp	Lys	Tyr	Ala	Ala 290	Arg	Asn	Val	Pro	Thr 295	Asp	Ala	Ser	Asp	Gly 300
Tyr	Asn	Gly	Gln	Asn 305	Ser	Ile	Thr	Arg	Glu 310	Leu	Arg	Leu	Glu	Arg 315
Gln	Ser	Gly	Gly	Trp 320	Tyr	Thr	Leu	Leu	Ser 325	Thr	Pro	Val	Pro	Ala 330
Leu	Ser	Asn	Tyr	Ala 335	Thr	Ser	Ser	Thr	Thr 340	Leu	Pro	Asp	Arg	Thr 345
Val	Asn	Gly	Ser	Phe 350	Val	Leu	Pro	Trp	Ser 355		Arg	Ala	Tyr	Glu 360
Leu	Glu	Leu	Asp	Ile 365	Ser	Trp	Asp	Thr	Ala 370		Asn	Val	Gly	Val 375
Ser	Val	Gly	Arg	Ser 380	Ser	Asp	Gly	Ser	Arg 385		Thr	Asn	Ile	Gly 390

```
20
```

```
19
Lys Tyr Gly Asp Glu Leu Tyr Val Asp Arg Ala Ser Ser Glu Gln
                                    400
                395
Ser Gly Tyr Ala Leu Ala Pro Tyr Thr Arg Ala Ala Ala Pro Ile
                410
                                    415
Asp Ala Asn Ala Arg Ser Val His Leu Arg Ile Phe Val Asp Thr
                                    430
                425
Gln Ser Val Glu Val Phe Val Asn Ser Gly His Thr Val Val Ser
                                     445
                                                         450
                440
Gln Gln Val His Phe Ala Ala Gly Asp Thr Gly Ile Ser Leu Tyr
                                     460
                455
Ala Asp Gly Gly Pro Ala Asn Phe Thr Gly Ile Thr Ile Arg Glu
                                     475
                                                         480
                470
Phe Gly Asn Pro Ile
```

(210) 2

(211) 1467

(212) DNA

(213) Arthrobacter nicotinovorans

(400)

60 caTATGcagg catecetecg ggcgatetae cacatgaece egeceteggg etggetatgt gatecgeage gaceegtaca tacaaaegge geetaceage tetactaeet ceacteegge 120 cagaacaacg gaccgggcgg atgggaccac gcgaccaccg gcgacggagt gtcttacacc 180 caccatggag tggtgatgcc aatgcaaccg gacttccccg tgtggtcggg atcggcagta 240 gtggacaccg ccaacaccgc cggcttcggc gccggcgcag tcatcgcgct cgccacccaa 300 cccaccgacg gaaaattcca ggaacagtac ctttactggt ccacggatgg cggctactcc 360 ttcaccgcat tgcctgaccc ggtcattgtg aacactgatg gacggacggc caccaccccc 420 gccgaggtgg agaacgcaga atggttccgc gacccgaaaa ttcactggga cgcgacgcgc 480 aacgagtggg tctgtgtcat cggcagggcc cgctacgctg ccttctacac ctctcccaac 540 ctgcgggatt ggcaatggaa gtccaacttc gactacccca accacgccct cggcggtatc 600 gaatgcccgg atcigticga aatgaccgca ggagacggaa cccggcactg ggtgttcggg 660 gcgagcatgg acgcctacag catcggcttg cccatgacct ttgcctactg gacaggttca 720 tggaacggca cagcatteat cgccgacaac ctcacaccac agtggcttga ctggggatgg 780 gactggtacg ccgccgtgac ctggccggcc gtggaagcac ctgagaccaa gcggcttgcc 840 acagcgtgga tgaacaactg gaaatatgcc gcccgcaacg tgcccacgga cgcgtccgat 900 ggctataacg ggcaaaattc catcacgcgc gagctcaggc tcgagcgcca atcgggcggc 960 tggtacacct tgctcagcac gcccgttccg gcgctttcga actatgccac ctccagcacc 1020 accetteegg accgeacagt caaeggeagt ttegtactte egtggagegg eegggegtat 1080 gaactggaac tcgatatttc atgggacacg gcagcgaacg tgggagtctc ggtgggccgc 1140 tcgtccgatg gcagccgcca tacgaacatc ggcaaatacg gtgacgagtt gtacgtcgat 1200 cgcgcatcct cggagcaaag cggttatgcg ctggcaccct acacccgcgc cgccgcgccc 1260 atcgatgcga acgccagate egtecacetg egeatetttg tagacaceca aagtgttgag 1320 gtgttcgtaa attccgggca cacggtggtt tcgcagcagg tgcacttcgc ggccggggac 1380 acggggatet ecctetatge ggaeggeggt eeggeeaact teaceggeat caccateege 1440 gagttcggga accccatcta agGAtCc

(210) 3

(211) 517

(212) PRT

(213) Arthrobacter nicotinovorans

(400)

MET Thr Tyr Asp Ile Ser Arg Arg Thr Ala Leu Gln Gly Ala Gly

(12)21 15 5 10 Val Gly Ala Leu Ala Leu Phe MET Ser Asn Ala Ile Pro Val Ala 20 Ala His Ala Gln Ala Ser Leu Arg Ala Ile Tyr His MET Thr Pro Pro Ser Gly Trp Leu Cys Asp Pro Gln Arg Pro Val His Thr Asn 55 Gly Ala Tyr Gln Leu Tyr Tyr Leu His Ser Gly Gln Asn Asn Gly 70 Pro Gly Gly Trp Asp His Ala Thr Thr Gly Asp Gly Val Ser Tyr Thr His His Gly Val Val MET Pro MET Gln Pro Asp Phe Pro Val 100 Trp Ser Gly Ser Ala Val Val Asp Thr Ala Asn Thr Ala Gly Phe Gly Ala Gly Ala Val Ile Ala Leu Ala Thr Gln Pro Thr Asp Gly 130 Lys Phe Gln Glu Gln Tyr Leu Tyr Trp Ser Thr Asp Gly Gly Tyr 145 Ser Phe Thr Ala Leu Pro Asp Pro Val Ile Val Asn Thr Asp Gly 160 Arg Thr Ala Thr Thr Pro Ala Glu Val Glu Asn Ala Glu Trp Phe 175 Arg Asp Pro Lys Ile His Trp Asp Ala Thr Arg Asn Glu Trp Val 190 185 Cys Val Ile Gly Arg Ala Arg Tyr Ala Ala Phe Tyr Thr Ser Pro 205 Asn Leu Arg Asp Trp Gln Trp Lys Ser Asn Phe Asp Tyr Pro Asn 215 220 His Ala Leu Gly Gly Ile Glu Cys Pro Asp Leu Phe Glu MET Thr 235 Ala Gly Asp Gly Thr Arg His Trp Val Phe Gly Ala Ser MET Asp 250 245 Ala Tyr Ser Ile Gly Leu Pro MET Thr Phe Ala Tyr Trp Thr Gly 265 Ser Trp Asn Gly Thr Ala Phe Ile Ala Asp Asn Leu Thr Pro Gln 280 Trp Leu Asp Trp Gly Trp Asp Trp Tyr Ala Ala Val Thr Trp Pro Ala Val Glu Ala Pro Glu Thr Lys Arg Leu Ala Thr Ala Trp MET 310 Asn Asn Trp Lys Tyr Ala Ala Arg Asn Val Pro Thr Asp Ala Ser Asp Gly Tyr Asn Gly Gln Asn Ser Ile Thr Arg Glu Leu Arg Leu 335 Glu Arg Gln Ser Gly Gly Trp Tyr Thr Leu Leu Ser Thr Pro Val 355 Pro Ala Leu Ser Asn Tyr Ala Thr Ser Ser Thr Thr Leu Pro Asp

370

Arg Thr Val Asn Gly Ser Phe Val Leu Pro Trp Ser Gly Arg Ala

```
23
                380
                                     385
                                                           390
Tyr Glu Leu Glu Leu Asp Ile Ser Trp Asp Thr Ala Ala Asn Val
                                     400
Gly Val Ser Val Gly Arg Ser Ser Asp Gly Ser Arg His Thr Asn
                410
                                     415
Ile Gly Lys Tyr Gly Asp Glu Leu Tyr Val Asp Arg Ala Ser Ser
                425
                                     430
Glu Gln Ser Gly Tyr Ala Leu Ala Pro Tyr Thr Arg Ala Ala Ala
                                     445
Pro Ile Asp Ala Asn Ala Arg Ser Val His Leu Arg Ile Phe Val
                455
                                     460
Asp Thr Gln Ser Val Glu Val Phe Val Asn Ser Gly His Thr Val
                                     475
                470
Val Ser Gln Gln Val His Phe Ala Ala Gly Asp Thr Gly Ile Ser
                485
                                     490
Leu Tyr Ala Asp Gly Gly Pro Ala Asn Phe Thr Gly Ile Thr Ile
                500
                                     505
                                                           510
Arg Glu Phe Gly Asn Pro Ile
                515
\langle 210 \rangle
        4
(211)
        1752
(212)
        DNA
```

 $\langle 213 \rangle$ Arthrobacter nicotinovorans

(400) 4

cccgggacct ttcccgacgg tctcacacac ccatcaccat gacgtttggc gtgtcgtcgc 60 gcccgccgaa cactgagagg aaacgaatcg atgacgtatg acatctctcg ccgcactgcc 120 cigcaaggig caggggiigg igcciiggca ciiticaiga gcaaigccai icccgiggcc 180 gcccacgccc aggcatccct ccgggcgatc taccacatga ccccgccctc gggctggcta 240 300 tgtgatccgc agcgacccgt acatacaaac ggcgcctacc agctctacta cctccactcc ggccagaaca acggaccggg cggatgggac cacgcgacca ccggcgacgg agtgtcttac 360 acceaccatg gagtggtgat gccaatgcaa ccggacttcc ccgtgtggtc gggatcggca 420 gtagtggaca ccgccaacac cgccggcttc ggcgccggcg cagtcatcgc gctcgccacc 480 caacccaccg acggaaaatt ccaggaacag tacctttact ggtccacgga tggcggctac 540 tecticaceg catigoetga eeeggteatt gigaacacig atggaeggae ggeeaceace 600 cccgccgagg tggagaacgc agaatggtic cgcgacccga aaattcactg ggacgcgacg 660 cgcaacgagt gggtctgtgt catcggcagg gcccgctacg ctgccttcta cacctctccc 720 aacctgcggg attggcaatg gaagtccaac ttcgactacc ccaaccacgc cctcggcggt 780 840 atcgaatgcc cggatctgtt cgaaatgacc gcaggagacg gaacccggca ctgggtgttc ggggcgagca tggacgccta cagcatcggc ttgcccatga cctttgccta ctggacaggt 900 960 tcatggaacg gcacagcatt catcgccgac aacctcacac cacagtggct tgactgggga tgggactggt acgccgccgt gacctggccg gccgtggaag cacctgagac caagcggctt 1020 1080 gccacagcgt ggatgaacaa ctggaaatat gccgcccgca acgtgcccac ggacgcgtcc gatggctata acgggcaaaa ttccatcacg cgcgagctca ggctcgagcg ccaatcgggc 1140 1200 ggctggtaca ccttgctcag cacgcccgtt ccggcgcttt cgaactatgc cacctccagc accaccette eggacegeae agteaaegge agtitegiae tieegtggag eggeeggeg 1260 tatgaactgg aactcgatat ticatgggac acggcagcga acgtgggagt cicggtgggc 1320 cgctcgtccg atggcagccg ccatacgaac atcggcaaat acggtgacga gttgtacgtc 1380 gategegeat ceteggagea aageggttat gegetggeae cetacaceeg egeegeeg 1440 cccatcgatg cgaacgccag atccgtccac ctgcgcatct ttgtagacac ccaaagtgtt 1500 gaggigiting taaattoogg goacacggig gittogoago aggigoacti ogoggooggg 1560

-1----1- 1000

gacacgggga totocotota igoggacgge ggicoggoca acticacogg caicaccato 1620 cgcgagiicg ggaaccccat ciaagccige gicocacgge iggaaaggac gacggcgacg 1680 cigcagcagg cgggigogic gccgicgiic ticogggico giigggcagt icgcaictga 1740

caagcacccg gg

(210) 5

(211) 27

(212) DNA

(213) Artificial sequence

(400) 5

ccgcccatat gcaggcatcc ctccggg

(210) 6

(211) 27

(212) DNA

(213) Artificial sequence

(400) 6

gggacggatc cttagatggg gttcccg

#### 【図面の簡単な説明】

【図1】本発明に係るLFTaseのアミノ酸配列を示す。

【図2】本発明に係るLFTase遺伝子DNAの塩基 20配列を示す。

【図3】GS-9由来のLFTaseのアミノ酸配列を 示す

【図4】GS-9由来のLFTase遺伝子DNAの塩 基配列を示す。

【図5】センスプライマーの塩基配列を示す。

【図6】アンチセンスプライマーの塩基配列を示す。

【図7】LFTaseの大量発現系の構築図である。

#### 【図5】

#### センスプライマー

5'- CCGCCCATAT GCAGGCATCC CTCCGGG -3'

27

2.7

【図8】蔗糖からのDFA IVの大量製造法のフローチャートを示す。

【図9】実施例1におけるSerratia levanicumのファーメンターによるレバン合成を示す。なお、粘度は、B型粘度計 (No.2回転軸,20%)の実測値である。

【図10】DFA IV含有液の脱塩前及び脱塩後のH PLCクロマトグラムである。

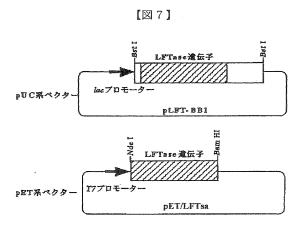
【図11】DFA IVの精製図である。

【図12】粗DFA IV溶液のHPLCクロマトグラムである。なお、縦軸はmV、横軸は保持時間(分)を表わす。

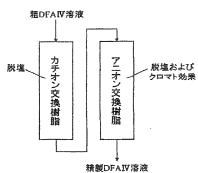
#### [図6]

#### アンチセンスプライマー

5'- GGGACGGATC CTTAGATGGG GTTCCCG -3'



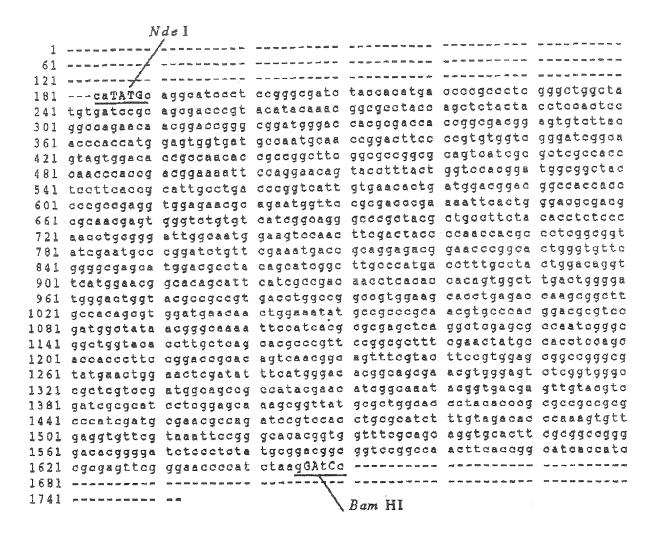




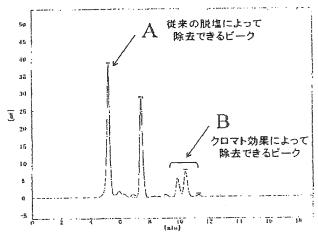
# 【図1】

	<b>9</b>		8		EGG 850 550	9		100 and 100 and	ate flee state	8	100 miles	48 19	ED# 10# 50E		10 to	60. Hb. 200	AT 101 AT	601 esa 100	B 8	B 55
23	8	8	e E	8 8 8		d ·	1		8 4	B 6	e e	<b>19</b> 193	MET	G I n	100 110 110 110 110 110 110 110 110 110	Se Z	ren	Arg	A 1.8	110
2625 Amil	2 K L	E I	E)	} 	О Д	0 % 2	67.9 €0.9 60.9	G l y	04 14 15	Len	¢γΒ	de V	Pro	u T o	Prd.	O H p.	Val	H 1 e	HUL	ABn
6 1	Q I y	Ala	Tyr	dln	Leu	Z Å E	TYI	Leu	H.	882	Q I y	glh	Agn	ABB	G 1 y	Pro	Gly	Q ] y	Trp	A S D
r~( 550	H 7	Ala	Thr	Thr	Gly	V ab	Glγ	Val	Sex	I A L	Thr	日	H	Gly	Val	Val	MET	Pro	MET	aln
101	₽. 14	A e p	e Ud	910	Val	TI		Gly	108	Ala	Val	Val	ARD	Thr	Ala	Asn	Thr	Ala	Gly	Phe
121	@1.y	A La	<b>G</b>	Ala	Val			Teu	-	THE	C Tu	OTA	111	ABD	G J Y	LYe	O C	G I n	<b>G</b> ]u	=======================================
14	= A	Leu	1-4 2-4 2-4	d II	74 60 60	Tyr		Q ] y	_	TYr	501	Pho	Thr	A la	Leu	Pro	ASD	Pro	Val	IJe
161	Val	ABD	I LI	ABD	GJY	AI G	THE	<b>1</b>	Thr	Thr	Pro	Ale	dlu	Val	g i u	Asn	Ala	glu	TIP	Phe
191	Arg	ABD	Dr.	7	<b>₽</b>	H	₽ ₽ ₽	dew	70 	Thr	Arg	ABI	g j u	Trp	Val	CYS	Va]	<b>8</b>	Gly	Arg
201	<b>1</b>	Arg	TYI	A La	A L	Phe	Tyr	Thr	14 6 15	010	abn	Leu	Arg	dev	dr.	g]n	di	Lys	14 4 101	ม ลูล ก
221	可由	A & D			Asn		9 T.	ne 7	Ž U	<b>61y</b>	110	g J u	Cys	Pro	A Sp	ren	Phe	gla	KBT	Thr
241	Ala	01y		_	Thr	Arg	H1.8	a z li	Val	Phe	Gly	ALB	14 14	LEM	d e v	Ala	¥ Å Æ	Ser	110	G)y
261	ne T	Ω <sub>0</sub>			Pha	N N	TYL	Trb	Thr	Gly	ĝ⊕ĵ	CII.	Aen	@ ] ]	<b>14</b> T	Ala	Phe	<b>B</b>	Z Z	d e v
2.0	ABI	Leu			Gln	d r	Lea II	d s v	Trp	Gly	ДII	A SD	Q4 E4	E.	A 1 &	A 1 a	Val	TYL	0 4 E	old
301	A 1.	Val	Glu	Ala	OIG	GI11	A A L	λya	62Y	Len	8 T 8	Z U U	A	Trp	MEZ	AGII	ABR	Trp	Lyω	TYL
321	Ale	Ala	Arg	ABN	Val	OId	4	E S	Ala	e 6 €	ABB	G ] ~	I À I	Asn	g ï	d I n	Asa	8 9 7	⊕ —	IUL
3 € 1	P L	g]a	Leu	A. O.	J. O. U	 	Arg	Gln	59 50 7,	@ I y	G I y	2 2 2	\$-8 2>-2 E=0	I V L	Teu	ren	1-5 49 171	<b>11</b> E	О Д.	T a V
361	074	45 5√2 5√2	ren	SOI	AGI	IÅL	B. I. a	Thr	1881	Sex	TYL	1	ren	pro	y e b	Arg	13 11 15 10	Val	ABA	GIY
 82 1	300	pha	Va 1	Lec	Pro	Q X II	501	Gly	Arg	A La	TATE	a j a	rea	<u>a</u>	ren	A G D	@ 	14 09 100	ar B	ABP
401	Thr	B	Ala	ABIL	VR.	Q I y	Val	582		@ J V	Part of	ධා ආ ල	4	ABD	Gly	09 50	Big	H	¥	Agn
423	<b>⊕</b>	G1y	Lys	ı K	Gly	ASD	G J u	ron	\$ \lambda L	Val	A SE	Arg	e d	60 60 60	60 60 74	G ] u	g]n	96%	@ ] }	14 57
443		Leu	Ala	Pro	ΙŽΙ	Thr	Arg	A. A			O La ga	<b>⊕</b> 5 1-4	de v	#  -  -	Asn	# T &	Arg	# ⊕	্ জ ্	
66	30	514		Phe	Val	A 80	Thr	@ <u> </u>	Ser	Val	G ] u	Val	# h e	VAl	Asn	e P	G J y	H	Thr	Val
48	Va 1	321 69 80	G G	2	V a J	e i			== ==	& <u>1</u>	10. 10.		Ē	*  	70 S		24 24 €4	e A	Ci e ii	> - -
501	OLY	Pro	A I a	is V	au Ph		<b>G</b> 1 y	@ 	Thr	II	Arg	d]u	Pha	Gly	ABn	Pro	Ţ			

[図2]



[図12]



粗DFAIV溶液のHPLCクロマトグラム

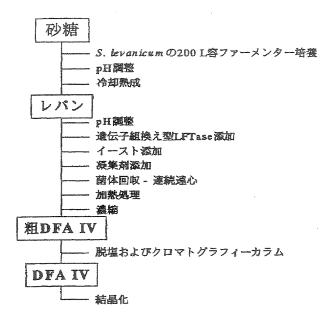
### [図3]

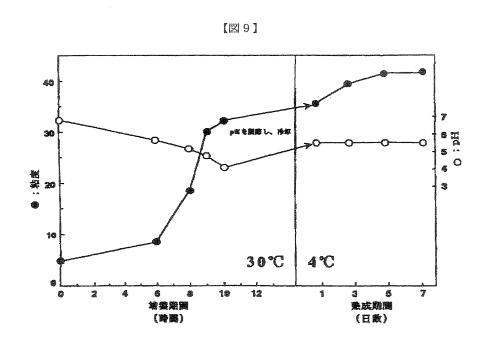
D U d Arg Asn d a Gly ABD Thr T.yr Vel @ ] Y Trp Thr dzi 617 Ser MET ® ,—1 }=4 V & ] Val 070 Thr Trp (1) (1) Thr Val Ser Lys S a L Phe TYr VBl ABD BOI Thr 7.0X h l e ABI G ] n BIR CyB G ] ] Ala Ala Leu day Trp ABD Thr MET ~ G 1.01 A S D Leu 10 00 00 00 ī.eu TrD MET IVE Q 3 L Thr 1-0 (1) Va 00 en en Ten Leu Arg Ash TYT 801 E P rea Q I y 2002 A. 5 # H Ca V Thr \ | | | | Val A B II 8 8 0 Gly Arg d e g Pro 1 6 6 74 74 74 可可 Leu Ser Gly F. The 0 M 0.0 Gly V & . Arg Arg Ala V& 1 A la II III 60 40 74 dII 200 Val Ci E Q B V ľγe ASD Thr 00 01 1-1 l e l Ala Q B W ren Leu Gly Thr dly ₹ 8 } Leu TYE Leu Thr Thr Arg Thr dil 83 E T Va J Agp IV (A) (B) (B) A B Glu Q I A B D Thr Arg 更加多 Arg 4 6 4 d1n Leu Phe Val Ile Thr ren Val Ser G) y ABI Val Ala Arg 20g I Y & Pro \$ 7 P Thr Leu Ser 0.7 ABD Thr 700 0 77 0 Tyr A en D M Thr Arg Leu Val Tyr Phe 7 A T TYZ MAT G J Å MEG IYI 1 I I Arg A U Asn Q B W Q B K Ğ Pro Lau V A l Gly Leu Ber Pha Ala Leu î.eu Leu ABn Ala Arg TUE V& l Gly Pro GIY IXI VBl PIA Ala Ala Pha A. a Ala 361 2 6 I 281 301 321 54 4.00 1.00 381 401 421 441 40 141 ~~ 80 1~1 60 101 221 241 €-) (-) 2 4 1 6 1 1 6 1 1 6 1 1 101 [3]

# [図4]

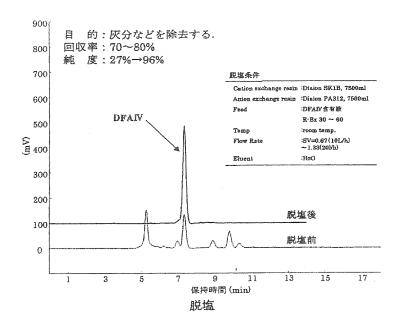
					•	
1	cccgggacct	ttcccgacgg	totoacacac	acatcaccat	gaegtttgge	gtgtcgtcgc
61	gcccgccgaa	cactgagagg	aaacgaatcg	atgacgtatg	acatototog	cogcactgoc
121	ctgcaaggtg	caggggttgg	tgccttggca	cttttcatga	gcaatgccat	teecgtggcc
191					eccegecete	
241					agctctacta	
301					ccggcgacgg	agtgtcttac
361				ccggacttcc		gggatoggoa
421					cagtcatcgc	getegecace
401		acggaaaatt			ggtccacgga	tggcggctac
541	tectteaceg	cattgcctga	cccggtcatt	gtgaacactg	atggacggac	ggccaccacc
601	cccgccgagg	tggagaacgc	agaatggtto	ogogaccoga	aaattcactg	ggacgcgacg
661	cgcaacgagt	gggtctgtgt	catoggoagg	gcccgctacg	ctgocttota	cacatataca
721	aacctgcggg		gaagtccaac	ttcgactacc	ocaaccacgc	ceteggeggt
781	atcgaatgcc	cggatctgtt	cgaaatgacc	gcaggagacg	gaacccggca	otgggtgttc
841	ggggcgagca	tggacgeeta	cagcategge	ttgcccatga	octttgcota	ctggacaggt
901	tcatggaacg	gcadagcatt	catogoogac	aacotoacac	cacagtggct	tgactgggga
961	tgggactggt	aogecgeegt	gacctggccg	googtggaag	cacctgagac	caagoggott
1021	gccacagcgt	ggatgaacaa	ctggaaatat	deedeecde	acgtgcccac	ggacgagtaa
1081	gatggctata	acgggcaaaa	ttccatcacg	cgcgagctca	ggctcgagcg	ccaatcgggc
1141	ggctggtaca	cottgctcag	cacgacagtt	ooggcgcttt	cgeactatgc	cacctccago
1201	accaccetto	cggaccgcac	agtcaacggc	agtttcgtac	ttccgtggag	cggccgggcg
1261	tatgaactgg	aactcgatat	ttcatgggac	acggcagcga	acgtgggagt	ctcggtgggo
1321				atoggoasat	acggtgaoga	gttgtacgtc
1301	gatogogoat	cctcggagca	aagoggttat	gagatggaec	cctacaccog	edecdecded
1441				ctgcgcatot		ooaaagtgtt
1501	gaggtgttcg	teestteegg	gcacacggtg	gtttcgcagc	aggtgcactt	cacadacada
1561	gacacgggga	toteectcta	tgcggacggc	ggtccggcca	acttcaccgg	catcaccatc
1621					tggaaaggao	gacggcgacg
1681					gttgggcagt	
1741	caagcacccg	-				

[図8]





[図10]



フロントページの続き

(51) Int. Cl. <sup>7</sup>	識別記号	FI		テーマコード(参考)
(C12N	9/10	C 1 2 R	1:19)	
C 1 2 R	1:19)		1:06)	
(C12N	15/09	C 1 2 N	15/00 A	
C 1 2 R	1:06)	C 1 2 R	1:06)	

(72)発明者 櫻井 博章

北海道帯広市稲田町南 9 線西13番地 日本 甜菜製糖株式会社総合研究所内

(72)発明者 佐山 晃司

北海道蒂広市稲田町南 9 線西13番地 日本 甜菜製糖株式会社総合研究所内

(72)発明者 有塚 勉

北海道帯広市稲田町南 9 線西13番地 日本 甜菜製糖株式会社総合研究所内

(72)発明者 冨田 房男

北海道札幌市北区北9条西9丁目 北海道 大学農学部内 (72)発明者 浅野 行蔵

北海道札幌市北区北9条西9丁目 北海道 大学農学部内

(72)発明者 横田 篤

北海道札幌市北区北9条西9丁目 北海道 大学農学部内

Fターム(参考) 4B024 AA05 BA80 CA04 DA06 GA11

GA19 HA01

4B050 CC01 CC03 DD02 LL02 4B064 AF03 CA19 CB07 CC24 CD19

CE10 CE11 DA10